PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

2000-033387 -

(43)Date of publication of application: 02.02.2000

(51)Int.Cl.

CO2F 1/62

CO2F 1/28

(21)Application number: 10-206536

·206536 (

(71)Applicant : SUMITOMO CHEM CO LTD

(22)Date of filing:

22.07.1998

(72)Inventor: ASHITANI TOSHIO

FUJITA TETSUO

KATSUTA TOSHIFUMI

(54) METHOD FOR REMOVING ARSENIC IN WATER

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To efficiently remove a very small amt. of arsenic by bringing hydrotalcite into contact with the water being alkali of excess specific conc. SOLUTION: Hydrotalcite represented by the compsn. formula: Mg6Al2(OH)16 CO3.4H2O or Mg4Al2(OH)12CO3.3H2O is brought into contact with arsenic—contg. alkaline water of >pH 7 by applying a fixed bed circulation method or a powder dispersion method to efficiently remove the arsenic in the water.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

		. (

(19)日本国特許庁(JP)

四公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開2000-33387 (P2000-33387A) (43)公開日 平成12年2月2日(2000.2.2)

(51) Int. C1.7

識別記号

FΙ

テーマコード(参考)

C 0 2 F

1/62

CCU

C 0 2 F

CCU Z 4D024 1/62

1/28

CCU

1/28

CCU B 4D038

審査請求 未請求 請求項の数4

0 L

(全4頁)

(21) 出願番号

特願平10-206536

(71)出願人 000002093

(22) 出願日

平成10年7月22日(1998.7.22)

住友化学工業株式会社

大阪府大阪市中央区北浜4丁目5番33号

(72)発明者 蘆谷 俊夫

愛媛県新居浜市惣開町5番1号 住友化学工

業株式会社内

(72)発明者 藤田 哲夫

愛媛県新居浜市惣開町5番1号 住友化学工

業株式会社内

(74)代理人 100093285

弁理士 久保山 隆 (外1名)

最終頁に続く

(54) 【発明の名称】水中砒素の除去方法

(57) 【要約】

【課題】 pH7起のアルカリ性である水から砒素を効 率良く除去する方法を提供する。

【解決手段】 吸着法による水中砒素の除去方法におい て、pH7超のアルカリ性である水に、組成式MgeA $1_2(OH)_{16}CO_3 \cdot 4H_2O$ 、又はMg₄Al₂(O H) 12CO3・3H2Oで示されるハイドロタルサイトを 接触させることを特徴とする水中砒素の除去方法。

2

【特許請求の範囲】

【請求項1】 吸着法による水中砒素の除去方法において、pH7超のアルカリ性である水にハイドロタルサイトを接触させることを特徴とする水中砒素の除去方法。

1

【請求項2】 吸着法による水中砒素の除去方法において、pH7超のアルカリ性である水に、酸化剤を添加し、ハイドロタルサイトを接触させることを特徴とする水中砒素の除去方法。

【請求項3】 BET比表面積が30 m²/g以上であるハイドロタルサイトを用いることを特徴とする請求項1または2記載の水中砒素の除去方法。

【請求項4】 接触を、固定床流通法または粉末分散法で行うことを特徴とする請求項1から3いずれか記載の水中砒素の除去方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、水中砒素の除去方法に関する。詳細には、吸着法による水中砒素の除去方法において、pH7超のアルカリ性である水にハイドロタルサイトを接触させることを特徴とする水中砒素の除去方法に関する。

[0 0 0 2]

【従来の技術】近年、地下水、河川水、温泉水に含まれる微量の水中砒素の除去が要求されるようになってきた。特に、地下水、河川水の多くの水のpHがpH7超の弱アルカリ性である(日本水道協会発行の平成5年度全国水道統計によれば、全国4171箇所の地下水、湖沼水等の内、2552箇所の水がpH7超である)ため、pH7超の弱アルカリ性である水に対して有効な水中砒素の除去方法が切望されている。

【0003】従来、水中砒素の除去方法として、①砒素含有水に鉄塩又はアルミニウム塩又はカルシウム塩を添加後、pH調整して生成する水酸化物沈殿に砒素を吸着共沈させた後、該沈殿を固液分離する凝集沈殿法、②砒素含有水を逆浸透膜又は限外濾過膜に供してアニオンを分離する膜濾過法、③砒素含有水に吸着材に添加後、砒素を吸着した吸着材を回収して砒素を除去する吸着法は公知である。通常、吸着法は処理場面積が取れない中小規模の処理場においては有用な処理方法である。

【0004】吸着法においては、活性アルミナ、二酸化 40 マンガン、酸化鉄、酸化セリウム、酸化第2鉄等が吸着 材として用いられる。

[0005]

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、活性アルミナ、二酸化マンガン、酸化セリウム、酸化第2鉄は、酸性の水に対しては適度な砒素除去性能を示すものの、pH7超のアルカリ性である水に対しては砒素除去性能が十分でなかった。その為、処理すべき水を予め酸性にした後、活性アルミナ、二酸化マンガン等を使って水中砒素を除去する方法も提案されているが、前処理が50

必要なこともあり実用になっていない。

【0006】この様な状況に鑑み、本発明者等は、かかる問題点を解決すべく鋭意検討した結果、吸着法による水中砒素の除去方法において、pH7超のアルカリ性である水に特定の無機化合物を接触させる場合には、微量の砒素を効率良く除去できることを見出し本発明を完成するに至った。

[0007]

【課題を解決するための手段】以下、本発明を更に詳細10 に説明する。本発明は、吸着法による水中砒素の除去方法において、pH7超のアルカリ性である水にバイドロタルサイトを接触させることを特徴とする水中砒素の除去方法を提供するものである。

[0008]

【発明の実施の形態】本発明に使用するハイドロタルサイトは、組成式Mg6Al2(OH)16CO3・4H2O、又はMg4Al2(OH)12CO3・3H2Oで示されるものであれば、天然品、合成品の何れであってもよい。また、ハイドロタルサイトの形状としては、特に制限はなく、粉状、球状、樽状、板状、ハニカム、棒状、円筒状、繊維状等各種のものが適用できる。合成ハイドロタルサイトは、例えば、アルミニウム塩とマグネシウム塩とを混合し、熟成する方法により得ることができる。尚、ハイドロタルサイトは、その比表面積が高いものほど砒素除去率が高くなる傾向にあることから、通常、BET比表面積として30 m^2 /g以上、好ましくは50 m^2 g以上、さらに好ましくは100 m^2 /gである。

【0009】本発明に供する水は、砒素を含有する水で 30 あって、そのp Hは7 超のアルカリ性、好ましくは7. $5\sim 9$ である。水中砒素の形態としては、特に制限はなく例えば砒酸イオンや、H As O_2 、 H_3 As O_3 、 H $_3$ [As O_4] の亜砒酸等があり、好ましくは砒酸イオンがある。

【0010】本発明において、水とハイドロタルサイトの接触は、従来公知の固定床流通法、粉末分散法等が適用できる。固定床流通法は、例えば、粒子径約0.1~約10mm、好ましくは約0.3mm~約6mmに成形したハイドロタルサイトを固定床に充填し、空間速度1.5~10h⁻¹で水を通水しハイドロタルサイトと接触させることにより、水中砒素を除去する方法である。粉末分散法は、例えば、攪拌槽に水を入れた後、粒子径約0.005~約0.3mm、好ましくは約0.01~約0.1mmハイドロタルサイトを接触させて水中砒素をハイドロタルサイトを接触させて水中砒素をハイドロタルサイトを接触させて水中砒素をハイドロタルサイトに吸着させた後、濾過又は沈降分離によりハイドロタルサイトを分離して、水中砒素を除去する方法である。

【0011】本発明の水中砒素の除去方法の実施に際し

3

ては、ハイドロタルサイトと従来公知の吸着材である活性アルミナ、二酸化マンガン、酸化セリウム、酸化ジルコニウム、酸化チタニウム、酸化第2鉄の群れから選ばれた少なくとも1種の無機酸化物を併用してもよい。無機酸化物の形状としては、特に制限はなく、粉状、球状、棒状、板状、ハニカム、棒状、円筒状、繊維状等各種のものが適用できる。ハイドロダルサイトと無機酸化物を併用する場合には、粉末状のハイドロダルサイトと粉末状の無機酸化物とを混練等により成形したものを用いてもよい。

【0012】また、本発明の水中砒素の除去方法の実施に際しては、凝集沈澱法、膜濾過法等の従来公知の吸着法を組み合わせて行うことも勿論可能である。例えば、砒素濃度が高い水に対しては、凝集沈殿法等により前処理した後、本発明の水中砒素の除去方法を適用すれば、効率的な処理が可能である。Fe, Mnの多い水に対しては、二酸化マンガンにより前処理した後、本発明の水中砒素の除去方法を行うことが好ましい。

【0013】さらに、本発明の水中砒素の除去方法の実施に際しては、水中砒素の形態が亜砒酸である水の場合、従来公知の酸化剤(例えば、化学大辞典1、198*

*4年3月15日発行、第217頁)、好ましくは空気、 次亜塩素酸ナトリウム等を添加することにより、理由は 詳らかではないが、砒素除去率が高くなる傾向がある。 【0014】尚、酸性の地下水、河川水、温泉水であっ ても、バイドロタルサイトを接触させる処理工程におい てpHが7超のアルカリ性である場合には、勿論、本発 明の水中砒素の除去方法が適用可能である。

[0015]

【発明の効果】以上詳述した様に、本発明は、吸着法に 10 よる水中砒素の除去方法において、pH7超のアルカリ 性である水に吸着材としてハイドロタルサイトを接触させることを特徴とする水中砒素の除去方法を提供するものであり、かかる水中砒素の除去方法によれば、水中砒素を効率良く除去可能であることから、その産業上の利用価値は大なるものである。

[0016]

【実施例】以下、実施例により本発明をさらに詳細に説明するが、本発明はかかる実施例により制限を受けるものではない。尚、本発明において、粒子径、比表面積、及びpHは以下の方法により測定した。

[0017]

粒子径 (μ m) : レーザー散乱式粒度分布計 [リード アンド ノースラップ (LEED&NORTHRUP) 社製マイクロトラックHRA] により、50重量%径を求めた。

比表面積 (m²/g)空素吸着によるBET法により測定した。pH (-): ガラス電極製pHメーターにより測定した。砒素濃度: 水素化合物発生-原子吸光法により測定した。

【0018】実施例10.1mol/lのAl(NO3)3 溶液2000mlと0.5mol/lのMg(NO3)2溶 液1200mlを10Lビーカーに入れ、混合した後、 予め0.5mol/l Na₂CO₃溶液200mlと1 mol/INaOH溶液1600mlとを混合したアル カリ水溶液1800mlを添加する。次いで、アルミニ ウム・マグネシウム複合水和物沈殿スラリーを、水蒸気 冷却管を備えたセパラブルフラスコに入れ100℃で2 4時間熟成した。熟成後、セパラブルフラスコよりスラ リーを取り出して、孔径 0. 45μmのミリポアー遮紙 にて濾過し、熟成液を除去した。得られたアルミニウム ・マグネシウム複合水和物沈殿506gを10Lピーカ ーに入れ、水3 Lを添加して30分間リパルプし、孔径 40 0. 45μmのミリポアー濾紙にて濾過する操作を3回 繰り返した。次いで、洗浄したアルミニウム・マグネシ ウム複合水和物沈殿を100℃で恒量となるまで乾燥 し、アルミニウム・マグネシウム複合水和物粉末を得 た。得られたアルミニウム・マグネシウム複合水和物粉 末物性を調べた結果、粒子径75μm、比表面積109 m²/g、組成式Mg₆Al₂(OH)₁₆CO₃·4H₂O で表されるハイドロタルサイト(X線回折により同定)

【0019】500mlの共栓付き三角フラスコに砒素 50 一にセットして24時間吸着させた。吸着終了後、吸着

濃度 0. 269 mg/1の砒酸イオン含有水 250 mlを秤取し、先に合成したハイドロタルサイト 25 mgを 30 添加して 20℃の恒温水槽付きシェーカーにセットして 24時間吸着させた。吸着終了後、吸着液を 0. 45 μ m滤紙で濾過し得られた濾液(処理水)の砒素濃度、 p Hを分析した。処理水の砒素濃度、砒素除去率、 p Hを表1に示す。

【0020】実施例2

 $500 \, \mathrm{m} \, \mathrm{I} \, \mathrm{o}$ 共栓付き三角フラスコに砒素濃度 $0.269 \, \mathrm{m} \, \mathrm{g} / \mathrm{I} \, \mathrm{o}$ 砒酸イオン含有水 $250 \, \mathrm{m} \, \mathrm{I} \, \mathrm{e}$ を秤取し、粒子径 $24 \, \mu \, \mathrm{m}$ 、比表面積 $72 \, \mathrm{m}^2 / \, \mathrm{g}$ 、組成式 $\mathrm{M} \, \mathrm{geA} \, \mathrm{I}$ $2 \, \mathrm{(OH)}_{16} \, \mathrm{CO}_3 \cdot 4 \, \mathrm{H}_2 \, \mathrm{O}$ のハイドロタルサイト粉末 (富田製薬株式会社製) $25 \, \mathrm{m} \, \mathrm{g} \, \mathrm{e}$ 添加して $20 \, \mathrm{C} \, \mathrm{o} \, \mathrm{f}$ 温水槽付きシェーカーにセットして $24 \, \mathrm{h} \, \mathrm{l} \, \mathrm{l} \, \mathrm{m} \, \mathrm{l}$ 微着させた。吸着終了後、吸着液を $0.45 \, \mu \, \mathrm{m} \, \mathrm{l} \, \mathrm{m} \, \mathrm{l} \, \mathrm{e}$ で濾過し得られた濾液(処理水)の砒素濃度、 $15 \, \mu \, \mathrm{m} \, \mathrm{l} \, \mathrm{l} \, \mathrm{m} \, \mathrm{l} \, \mathrm{m} \, \mathrm{l} \, \mathrm{e}$ 理水の砒素濃度、砒素除去率、 $15 \, \mu \, \mathrm{m} \, \mathrm{l} \, \mathrm{m} \, \mathrm{l} \, \mathrm{m} \, \mathrm{l} \, \mathrm{l} \, \mathrm{e}$ 理水の砒素濃度、砒素除去率、 $15 \, \mu \, \mathrm{m} \, \mathrm{l} \, \mathrm$

【0021】比較例1

500mlの共栓付き三角フラスコに砒素濃度0.290mg/lの砒酸イオン含有水250mlを秤取し、粒子径75μm、比表面積30lm²/gの活性アルミナ粉末25mgを添加して20℃の恒温水槽付きシェーカ

5

液を 0. 45 μ m滤紙で濾過し得られた濾液(処理水)の砒素濃度、p Hを分析した。処理水の砒素濃度、砒素除去率、p Hを表1に示す。

【0022】比較例2

 $500 \, \mathrm{m} \, \mathrm{l}$ の共栓付き三角フラスコに砒素濃度 $0.285 \, \mathrm{m} \, \mathrm{g} / \, \mathrm{l}$ の砒酸イオン含有水 $250 \, \mathrm{m} \, \mathrm{l}$ を秤取し、粒子径 $64 \, \mu \, \mathrm{m}$ 、比表面積 $23 \, \mathrm{m}^2 / \, \mathrm{g}$ の二酸化マンガン粉末 $25 \, \mathrm{m} \, \mathrm{g}$ を添加して $20 \, \mathrm{c}$ の恒温水槽付きシェーカーにセットして $24 \, \mathrm{bfl} \, \mathrm{lm}$ 場合させた。吸着終了後、吸着液を $0.45 \, \mu \, \mathrm{m}$ 濾紙で濾過し得られた濾液(処理水)の砒素濃度、 $\mu \, \mathrm{lm}$ 外子分析した。処理水の砒素濃度、砒素除去率、 $\mu \, \mathrm{lm}$ 以表

【0023】比較例3

 $500 \, \mathrm{m}$ 1 の共栓付き三角フラスコに砒素濃度0.29 $0 \, \mathrm{m}$ g / 1 の砒酸イオン含有水 $250 \, \mathrm{m}$ 1 を秤取し、粒子径 $71 \, \mu$ m、比表面積 $37 \, m^2/g$ の酸化ジルコニウ *

* ム粉末 2 5 m g を添加して 2 0 ℃の恒温水槽付きシェーカーにセットして 2 4 時間吸着させた。吸着終了後、吸着液を 0 . 4 5 μ m 濾紙で濾過し得られた濾液(処理水)の砒素濃度、p H を分析した。処理水の砒素濃度、砒素除去率、p H を表 1 に示す。

6

【0024】比較例4

500mlの共栓付き三角フラスコに砒素濃度0.29 0mg/lの砒酸イオン含有水250mlを秤取し、粒子径86μm、比表面積1.6m²/gの酸化セリウム 10 粉末25mgを添加して20℃の恒温水槽付きシェーカーにセットして24時間吸着させた。吸着終了後、吸着液を0.45μm濾紙で濾過し得られた濾液(処理水)の砒素濃度、pHを分析した。処理水の砒素濃度、砒素除去率、pHを表1に示す。

[0025]

【表1】

	吸着材	処理水pH	処理水砒素濃度	砒素除去率
		(-)	(m g / 1)	(%)
実施例1	∧ イト ゚¤タ ルサイト	8.8	0.017	94
実施例2	八仆。口夕山步仆	9. 1	0.050	81
比較何1	活性がけ	7. 9	0.084	7 1
比較例2	二酸化物,	7.5	0.272	. 5
比較例3	酸化ジルニウム	7.6	0, 153	4 7
比較例4	酸化セリウム	7. 7	0.274	6

フロントページの続き

(72) 発明者 勝田 敏史

愛媛県新居浜市惣開町 5 番 1 号 住友化学 工業株式会社内 Fターム(参考) 4D024 AA05 AA09 AB17 BA05 BA12

BA13 BB01 BC01 BC04 CA01

DB01 DB03 DB05 DB20 DB21

DB23 DB30

4D038 AA02 AB70 BA02 BB06 BB13

BB16 BB17 BB18